PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

06-101185

(43)Date of publication of application: 12.04.1994

(51)Int.CI.

D21C 9/10 C12S 3/08

D21C 9/12

(21)Application number: 04-273415 (22) Date of filing:

(71)Applicant:

NEW OJI PAPER CO LTD

18.09.1992 (72)Inventor: **IWASAKI MAKOTO UCHIDA YOSUKE**

IGARASHI HIDEO

(54) PRODUCTION OF HIGHLY WHITE PULP

PURPOSE: To obtain a pulp high in its whiteness and difficult in the fading of its color by bleaching pulp in a sequence containing one or more chlorine- bleaching stages, treating the bleached pulp with xylanase and subsequently bleaching the treated pulp in a bleaching sequence comprising a hypochlorite salt stage and a chlorine dioxide stage.

CONSTITUTION: Pulp bleached in a sequence containing at least one chlorine bleaching stage as a bleaching stage is charged in a plastic bag, diluted with ion-exchanged water so as to give a concentration of 10%, sufficiently mixed with a solution containing xylanase in an amount of 0.1-1.5% per the weight of the absolutely dried pulp, and subsequently held at 3hr at 45° C. After the reaction, the pulp is taken out from the bag, washed and then centrifugally dehydrated. The pulp is bleached in a bleaching sequence comprising a hypochlorite salt stage for adding a prescribed alkali and sodium hypochlorite to the pulp and subsequently treating the pulp for 1.5hr and a chlorine dioxide stage for adding chlorine dioxide and treating the pulp at 70° C for 3hr.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平6-101185

(43)公開日 平成6年(1994)4月12日

(51)Int.Cl. ⁵		識別記号	庁内整理番号	FΙ	技術表示箇所
D 2 1 C	9/10	Α	7199-3B		
		Z	7199-3B		
C 1 2 S	3/08		7732-4B		
D 2 1 C	9/12		7199-3B		
•				:	審査請求 未請求 請求項の数 2(全 7 頁)
(21)出願番号		特顯平4-273415		(71)出願人	000122298
					新王子製紙株式会社
(22)出願日		平成 4年(1992) 9月	∄18日		東京都中央区銀座4丁目7番5号
				(72)発明者	岩 崎
					東京都江東区東雲1丁目10番6号 王子製
					紙株式会社中央研究所内
				(72)発明者	内田 洋介
					東京都江東区東雲1丁目10番6号 王子製
					紙株式会社中央研究所内
				(72)発明者	五十嵐 英夫
					東京都江東区東雲1丁目10番6号 王子製
					紙株式会社中央研究所内
				(74)代理人	弁理士 中本 宏 (外3名)
			. .	<u></u>	

(54) 【発明の名称 】 高白色度パルプの製造方法

(57)【要約】

【目的】 白色度が高く、退色しにくいパルプの処理方法を作る。

【構成】 漂白段として、少なくとも一段以上の塩素系の漂白段を含むシーケンスによって漂白されたパルプを、キシラナーゼで処理し、更に次亜塩素酸塩段と二酸化塩素段の漂白シーケンスで漂白することを特徴とする高白色度パルプの製造方法。

1

【特許請求の範囲】

【請求項1】 漂白段として、少なくとも一段以上の塩素系の漂白段を含むシーケンスによって漂白されたパルプを、キシラナーゼで処理し、更に次亜塩素酸塩段と二酸化塩素段の漂白シーケンスで漂白することを特徴とする高白色度パルプの製造方法。

【請求項2】 次亜塩素酸塩で処理する工程が、アルカリ添加率(対パルプ)1.0%以上のアルカリ性で、かつ60℃以上の高温下で漂白処理されることを特徴とする、請求項1記載の高白色度パルプの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明はリグノセルロース物質の 漂白方法に関する。更に詳しくは、白色度が高く、退色 の少ない高白色度パルプを得る方法に関するものであ る。

[0002]

【従来の技術】リグノセルロース物質を多くの用途に使用するためには、化学的あるいは機械的作用により得られたパルプを漂白する必要がある。クラフトパルプを包20装資材のように白さを必要としない用途に使う場合を除いて、通常、塩素、次亜塩素酸塩(ハイポ)、二酸化塩素、酸素、過酸化水素、苛性ソーダ等の漂白剤および漂白助剤により漂白して、未晒パルプの着色原因物質である残留リグニン等を除去する必要がある。

【0003】強度を要求される化学パルプの漂白におい ては、パルプ繊維自体の強度を高く保つために、炭水化 物(セルロース等)の分解におよぼす影響を最小にする ように、過激な一段の静的な漂白を避け、温和に漂白 剤、漂白条件を変えていく多段漂白工程(シーケンス) を採るのが一般的である。通常、まず塩素処理でリグニ ンを塩素化し可溶性を付加した後、次にアルカリでリグ ニンを溶解抽出する。その後更に、次亜塩素酸塩、二酸 化塩素等を用いて、残留する少量のリグニンを分解除去 し、漂白パルプを得る。塩素処理を(C)、アルカリ処 理を(E)、次亜塩素酸塩処理を(H)、二酸化塩素処 理を(D)、過酸化水素処理を(P)として表わすと、 この漂白シーケンスは、使用する漂白剤および/または 漂白助剤の順序にしたがい、C-E-H-E-D、C-E-D-E-D、C-E-H-P-D等の複数段の漂白 40 段で行なわれる。

【0004】近年有機塩素化合物の問題から、酸素晒を塩素段の前段で使用し、未晒パルプのリグニン量を半減し、その後の塩素段での塩素添加率を低減する方法が一般的になってきている。酸素を(O_2)とすると、シーケンスとしては、 $O_2-C-E-H-D$ などあり、これらの漂白シーケンスで得られたパルプの白色度(Nンター値)は、通常84%ないし88%である。白色度が通常以上に高い領域まで漂白されたものは、高白色度パルプと呼ばれ、シーケンスも通常晒のシーケンスで、各段50

2

の薬品添加率を上げたり、シーケンスを増やしたりして 対処している。

【0005】高白色度パルプの用途には、インキジェット用紙、熱転写記録用紙などの情報印刷用紙や写真用印画紙支持体などがある。特に写真用印画紙支持体の写真乳剤塗布面の表面の色相は、純白色が望ましく、この色相が黄色あるいは赤色に寄った場合には、印画紙上に形成される画像は、くすんだ感じ、あるいは全く冴えないものになる。したがって支持体の白色度を向上させる方法が、これまで種々検討されてきた。その例として、

1)ポリオレフィン被膜層中に白色顔料を含有させる方法(例えば特開昭55-108658号公報)

10

- 2) ポリオレフィン被膜層表面に白色顔料を塗布させる 方法(例えば特開昭59-177542号公報)
- 3) パルプを青色染料で染色し、原紙の見かけの白さを 改善する方法(例えば特開昭58-105228号公 報)
- 4) 白色度の高いパルプを用いることにより、原紙の白 色度を高める方法
- などがある。これらの方法のうち、4)が最も有効な方法であり、通常この方法が用いられている。

【0006】また支持体に使われる漂白パルプは、白色度が高いばかりではなく、白色度の安定性、すなわち退色しにくいパルプ特性も要求される。白色度の安定性は、パルプを熱に一定時間暴露した後の白色度を測定し、その前後の白色度の差から算出される退色度 (The Bleaching of Pulp, P358, TAPPI PRESS 1979)、すなわちPC価(ポストカラーナンバー)で表示されるが、白色度の安定性は、漂白シーケンスあるいは30漂白条件により大きく影響される。

【0007】特公昭58-43732号公報には、支持体用の漂白パルプの製造に、アルカリ性で過酸化物を用いて製造する方法が述べられている。この過酸化水素を使った場合には、文献(The Bleaching of Pulp, P382, P384, TAPPI PRESS(1979)、N. Hartler、TAPPI 43(11)903(1960))にあるように、高温で、添加率が高く、時間が長いほど退色性は改善される。しかしながら過酸化物は高価であり、また漂白処理に、最も一般的に用いられる過酸化物である過酸化水素は、腐食性があるので、反応容器の材質を選ぶ必要があるなどの問題があり、安価で、作業性の良い写真印画紙支持体の漂白剤が望まれる。

【0008】次亜塩素酸塩(ハイポ)は安価であり、漂白性は過酸化水素並であり、更に取扱いも過酸化水素などよりも簡単である。しかしハイポは、退色性に悪影響を及ぼし、ハイポ添加率が高いほど、温度が高いほど、時間が長いほど退色性は悪化する(The Bleaching of Pulp, P383, P384, TAPPI PRESS(1979))。これはハイポ漂白により漂白パルプのセルロー

ス鎖の末端にカルポニル基が導入されるためと言われて いる (W. H. Rapson, C. B. Anderson, G. F. King, TA PPI 41 (8) 442 (1958))。またハイポ晒の 温度が高くなるほど漂白性は向上するが、高温ではパル プ粘度の低下が大きくなるなどの問題があった。

【0009】一方未晒パルプを酵素処理(ヘミセルラー ゼ)すると、未晒パルプのリグニン量が低下し、塩素段 での塩素添加率を25%低下できることが知られている (Vikari. Lら, 第3回紙パルプ工業におけるバイオテ クノロジーについての国際シンポジウム(198 6))。またキシラナーゼがパルプ中の繊維間の結合力 を弱め、漂白剤の使用量の節約が可能となったとの報告 もある(Chauvet. J-M., 第4回 Wood and Pulping Ch emistry Vol 2, Paris, p325)。また酸素晒広葉樹 パルプをキシラナーゼ処理し、さらにC/D-E-Dシ ーケンスで漂白すると、酵素処理しなかった場合に較べ て、C/D段での塩素添加率を減らしたにもかかわら ず、最終白色度が高くなることも報告されている (Pet ersen, L. S. 5, ALPHA, 4 (11), 13 (199 0))。これらの方法は、酸素漂白されたパルプおよび 20 /または酸素未漂白パルプを、晒シーケンスの第一段で ある塩素段に入る前で、キシラナーゼで処理しており、 塩素の添加率の低減を目的にしている。

[0010]

【発明が解決しようとする課題】このようにハイポ漂白 は白色度の向上に関しては効果があるが、漂白パルプの 退色性、品質に対してはマイナスの効果しかないと考え られていた。しかしながら本件発明者は、この点につい て多角的に検討した結果、アルカリ添加率を通常のハイ ポ晒よりも過剰に加えた条件でハイポ晒をした後、二酸 30 化塩素晒を行うと、高温でハイポ晒したにもかかわら ず、粘度低下が少なく、かつ白色度の高いパルプが得ら れることを知得し、すでに特許出願(特開平4-222 286号公報)をした。

【0011】また本件発明者は、酵素処理についても多 角的に研究した結果、完全に漂白されたパルプをキシラ ナーゼで処理しても、パルプの白色度が向上することを 知得した。また漂白パルプを酵素処理した後、前記の高 温で髙アルカリのハイポ晒と二酸化塩素晒を行うと、白 色度が更に向上するばかりではなく、退色性も大幅に改 40 善できると言う、驚くべき効果の発見を基に、本発明に 至った。

【0012】本発明の目的は、白色度が向上するため、 通常のハイポ晒で高白色度化したパルプ並みの白色度を 得るための漂白法として、薬品添加率を大巾に低減でき る漂白法を提供することにある。本発明の他の目的は、 薬品添加率を大巾に低減することにより強度の高い高白 色度パルプを製造できる漂白法を提供することであり、 更に他の目的は排水負荷の少ない漂白パルプを製造する 漂白法を提供することである。

[0013]

10

【課題を解決するための手段】本発明はリグノセルロー ス物質より得られた漂白パルプを、キシラナーゼで処理 し、洗浄した後、更に次亜塩素酸塩(ハイポ)で処理す る工程を含む漂白法において、アルカリ添加率1.0% (対パルプ) 以上のアルカリ性下で、かつ60℃以上の 温度で次亜塩素酸塩(ハイポ)で処理し、二酸化塩素晒 することを特徴とする漂白方法に関する。本発明によれ ば、パルプの漂白シーケンスとして、酸素段、塩素段、 アルカリ段、二酸化塩素段と強アルカリ、高温のハイポ 段およびキシラナーゼ処理とを組合せることにより、白 色度が高く、退色性の著しく優れたパルプを安価に製造 することが可能である。

【0014】本発明の酵素段で使われる酵素は、任意の 適当なキシラナーゼ生産微生物、例えば、キシラナーゼ 産生菌を培養することによって採取される。上記微生物 は天然産の菌体、またはその変異株でも良く、あるいは キシラナーゼの産生を増大させるためにおよび/または より一層純粋なキシラナーゼ混合物(例えば実質的にセ ルラーゼを含まないもの)を製造するため、遺伝子工学 によって製造された菌株、すなわち組替え体菌株でもよ い。キシラナーゼは培養液中に生産されたままのもので も良く、あるいはその濃縮混合物としてでも良い。また キシラナーゼが更に濃縮された混合物、またはキシラナ ーゼの乾燥調物のいずれかから製造された混合物として でも良い。

【0015】本発明の漂白パルプのキシラナーゼ処理 は、酵素が均一にパルプと混ざるように撹拌が必要であ る。酵素の処理温度は10ないし80℃、好ましくは3 0ないし60℃であり、処理時のpHは3.0ないし 8. 0、好ましくは4. 0ないし6. 0が良い。パルプ 濃度は、1%ないし30%、実機を想定すると、好まし くは、5%ないし15%である。また酵素とパルプを均 一に混合するために充分な撹拌が必要であり、低濃度ミ キサー、中濃度ミキサーあるいはスタティックミキサー などで撹拌することが望ましい。

【0016】本発明の漂白系の次亜塩素酸塩 (H段) に 使用される次亜塩素酸塩(ハイポ)は、次亜塩素酸カル シウムあるいは次亜塩素酸ナトリウムであるが、作業性 を考えるとハイポとしては次亜塩素酸塩ナトリウムが良 い。絶乾パルプ重量当りのハイポの添加率は0.1%か ら3%の間であり、好ましくは0.5%から1.5%の 間である。補助薬品として使われるアルカリは、当業者 にとって公知の多くのアルカリ性化合物から選ぶことが 出来るが、苛性ソーダが最も使いやすい。絶乾パルプ重 **量当りのNaOH添加率は通常のハイポ漂白よりも異常** に多く、1%から3%の間であり、好ましくは1.5% から2.0%の間である。

【0017】反応温度も通常のハイポ漂白よりも高い、 60℃から90℃の間であり、好ましくは70℃から8 0℃の間である。前述した高温のハイポ段の場合と温度はほぼ同じであるが、本願発明ではアルカリ添加率が大きく異なっている。パルプ濃度は通常のハイポ漂白と同様に、5%ないし20%の間であり、反応時間は30分から150分の間であり、終pHは8から12の間である。H段後も他段後と同様に、洗浄あるいは圧縮工程を続いて行なう。

【0018】二酸化塩素段 (D段) で使用されるC1O は当業者にとって公知の多くのC1O2 発生法より得られるC1O2 から選ぶことができる。絶乾パルプ重量当りのC1O2 の添加率はC1O2 換算で0. 2%から3%の間であり、反応温度は40℃から90℃の間であり、反応時のパルプ濃度は5%から15%の間であり、反応時間は15分から300分の間であり、終pHは2から6の間である。

【0019】本発明のリクノセルロース物質の漂白方法は、クラフトパルプ(KP)、アルカリパルプ(AP)、サルファイトパルプ(SP)等の化学パルプは勿論、修正連続蒸解法(Modified Continuous Cooking)で得られたパルプ、通常のクラフト法で蒸解後、酸素漂 20白されたパルプ、および修正連続蒸解法で蒸解後、酸素漂白された化学パルプにも適用可能である。更には木材パルプ、非木材パルプのいずれにも適用可能であることは言うまでもない。

[0020]

【実施例】次に、本発明の実施例について説明するが、本発明はこれによりなんら限定されるものではない。以下に示す実施例に於て、リグノセルロース物質の漂白条件およびパルプの物理的性質の測定は、特に示さない限り、次の操作手段によった。

【0021】酵素処理実験

晒広葉樹パルプ(国内産広葉樹の混合材)絶乾50gをプラスチック袋に取り、10%濃度になるようにイオン交換水で希釈した後、市販のキシラナーゼ(市販のキシランを基質として、還元糖の定量法によるキシラナーゼ活性を測定)を有する混合液を、絶乾パルプ重量当り、キシラナーゼ0.1ないし1.5%添加し、pHを調節することなく、充分にミキサーで混合した後、45℃で3時間保持した。反応終了後パルプを袋から取り出し、洗浄し、遠心脱水した。

【0022】<u>ハイポ漂白(H段)実験</u>

遠心脱水された酵素処理パルプをプラスチック袋に取り、所定量のアルカリとハイポとして次亜塩素酸ナトリウムを添加し、イオン交換水を加えて10%に濃調した後、充分に撹拌し、所定温度で1.5時間保持した。反

6

応終了後袋から試料を取り出し、洗浄し、遠心脱水した。

【0023】二酸化塩素漂白(D段)実験

遠心脱水したH段パルプをプラスチック袋に取り、絶乾パルプ重量当り1.0% (C1O₂換算)のC1O₂を添加し、撹拌後70℃で3時間保持した。反応終了後袋から試料を取り出し、洗浄後、遠心脱水した。

【0024】パルプ物理的性質の測定

参集パルプの白色度は、遠心脱水洗浄したパルプを離解後、Tappi 試験法T205os-71 (JIS P 8 209)に従って坪量60g/m²のシートを作製し、JIS P8123に従って測定した。またパルプの粘度は、遠心脱水洗浄したパルプを、手を細かくほぐした後、Tappi 試験法T230 OS-82に従って測定した。裂断長および比引裂き強さは、遠心脱水洗浄したパルプをPFIミルでカナディアンフリーネス400m1に叩解し、上記と同様な方法に因って坪量60g/m²のシートを作製し、製紙用パルプの強さ試験法(JIS P 8113、8116)に従って測定した。

【0025】退色試験は、漂白後のパルプを105℃の送風循環式恒温槽で2時間退色させた後、白色度の測定の場合と同様に、JIS P 8123に従って測定した。また退色度は下記の式より計算されたPC価で表示した。

(1-退色後白色度)²/2×退色後白色度-(1-退 色前白色度)²/2×退色前白色度

【0026】実施例1および比較例1、2、3 実施例1および比較例1、2、3は、実機のKP蒸解法 で製造した未晒広葉樹パルプ(カッパー価16.6)を C-E-H-Dシーケンスで漂白し(白色度85.9 %)、実験に用いた場合を示す。実施例1では、キシラ ナーゼとして市販のカルタザイム(サンド社製、キシラ ナーゼ活性10,000unit/ml)を絶乾パルプ 重量当り0.3%添加して処理したあと、H段で漂白温 度が70℃、アルカリ添加率が絶乾パルプ重量当り2. 0%の条件で漂白した例である。比較例1は、酵素処理 なしで、H段での漂白温度が70℃、アルカリ添加率が 絶乾パルプ重量当り2.0%の条件で漂白した例であ り、比較例2は、酵素処理なしで、H段温度が45℃の 40 場合の例であり、比較例3は、酵素処理なしで、H段で のアルカリ添加率が絶乾パルプ重量当り0.2%の例で ある。その結果を表1に示す。

[0027]

【表1】

		実施例1	比較例1	比較例 2	比較何3
漂白前段での処理	KP	KР	KР	KР	
パルプカッパー価		16.6	16.6	16.6	16.6
BKP粘度 (c	p)	16.8	16.8	16.8	16.8
BKP白色度 (%)	85.9	85. 9	85. 9	85.9
酵素処理段					
酵素銘柄		カルダザ	なし	なし	なし
酵素添加率 (%)	0.3	0	0	0
H段条件					
ハイポ添加率(%)	1.0	1.0	1.0	1.0
アルカリ添加率(%)	2.0	2.0	2.0	0.2
漂白温度(C)	70	70	45	70
白色度 (%)	93.0	91.9	91.0	91. 2
退色後白色度 (%)	91.8	89.8	89.0	88.6
粘 度 (cp)	8.6	9.0	9.8	8.0
裂断長 (km)	4.5	4.7	5.0	4.1
比引裂き強さ		83	84	90	74

【0028】実施例2および比較例4、5、6 実施例2および比較例4、5、6は、実機のKP蒸解法 で製造した未晒広葉樹パルプ(カッパー価16.6)を O₂ - C-E-H-Dシーケンスで漂白し(白色度8 5. 9%) した場合の実験を示す。実施例2では、キシ 30 ℃の場合の例であり、比較例6は、酵素処理なしで、H ラナーゼとして市販のアルバザイム(ジェネンコール社 製、キシラナーゼ活性3800unit/ml)を絶乾 パルプ重量当り0.5%の添加率で処理した後、H段で 漂白温度が70℃、アルカリ添加率が絶乾パルプ重量当

り1. 5%の条件で漂白した例である。比較例4は、酵 素処理なしで、H段での漂白温度が70℃、アルカリ添 加率が絶乾パルプ重量当り1.5%の条件で漂白した例 であり、比較例5は、酵素処理なしで、H段温度が45 段でのアルカリ添加率が絶乾パルプ重量当り0.2%の 例である。その結果を表2に示す。

[0029]

【表2】

10

表 2

		実施例2	比較例4	比較例 5	比較例 6
漂白前段での処理	K P / 02	KP/02	KP/02	KP/02	
パルプカッパー値	f	10.4	10.4	10.4	10.4
BKP粘度	(cp)	18.3	18. 3	18.3	18.3
BKP白色度	(%)	86.9	86. 9	86.9	86.9
酵素処理段					
酵素銘柄		アルバザ	なし	なし	なし
		14			
酵素添加率	(%)	0.5	0	0	0
H段条件					
ハイポ添加率	(%)	1.0	1.0	1.0	1.0
アルカリ添加率	s (%)	1.5	1.5	1.5	0.2
漂白温度	(C)	70	70	45	70
白色度	(%)	93. 2	91. 7	91. 2	91.4
退色後白色度	(%)	92.4	90.2	89. 5	89. 1
粘度	(cp)	7.6	8.0	9.0	7.2
裂断長	(km)	4.2	4.5	4.5	3.8
比引裂き強さ		80	82	88	72

【0030】実施例3および比較例7、8、9 実施例3および比較例7、8、9は、修正連続蒸解法 (MCCと略)で製造した未晒広葉樹パルプ(カッパー 価12.2) $\delta O_2 - C - E - H - D$ シーケンスで漂白 は、キシラナーゼとしてベッセレックス(合同酒精社 製、キシラナーゼ活性5000unit/m1) を、絶 乾パルプ重量当り0.5%の添加率で処理した後、H段 での漂白温度が60℃、アルカリ添加率が絶乾パルプ重

量当り2. 5%の条件で漂白した例である。比較例7 は、酵素処理なしで、H段での漂白温度が60℃、アル カリ添加率が絶乾パルプ重量当り2.5%の条件で漂白 した例であり、比較例5は、酵素処理なしで、H段温度 (白色度85.2%) した場合の実験を示す。実施例3 30 が45℃の場合の例であり、比較例6は、酵素処理なし で、H段でのアルカリ添加率が絶乾パルプ重量当り0. 2%の例である。その結果を表3に示す。

[0031]

【表3】

表 3

	実施例3	比較例7	比較例8	比較例 9
漂白前段での処理	NCC/O ₂	MCC / O ₂	MCC/O ₂	MCC/O ₂
パルプカッパー価	11.2	11.2	11.2	11.2
BKP粘度 (cp)	17.3	17. 3	17.3	17.3
BKP白色度 (%)	85. 2	85. 2	85. 2	85. 2
酵素処理段				
酵素銘柄	ペッセレ	なし	なし	なし
	ックス			
酵素添加率 (%)	0.5	0	0	0
H段条件				
ハイポ添加率 (%)	1.0	1.0	1.0	1.0
アルカリ添加率 (%)	2.5	2.5	2.5	0.2
漂白温度 (℃)	60	60	45	60
白色度 (%)	92.8	91.5	91. 0	91.3
退色後白色度 (%)	92.0	90.2	89. 5	89. 0
粘 度 (cp)	7.6	8.0	8. 2	7.1
契断長 (km)	4.7	5. 2	5.0	4.3
比引裂き強さ	87	92	95	78

【0032】前記表1~表3から見て、漂白パルプをキシラナーゼで処理した後、H段で通常のハイポ漂白よりも高温、高アルカリで漂白し、更に二酸化塩素漂白したパルプは、裂断長および比引裂き強さなどの強度は、酵素処理しない場合と較べてほとんど変わらないが、白色 30度が高く、退色性が著しく改善されていることが明らかである。

[0033]

【発明の効果】以上の説明から明らかなように、本発明 方法の新規な漂白法により従来法と比較して、パルプの 白色度が高く、退色しにくいパルプを提供することが可能となった。退色しにくいことは、白色度の目標を下げることができ、その結果、同一白色度を得る場合には薬品添加率を減少でき、また排水負荷を低減できる。また薬品添加率の減少によりパルプ強度も向上する。また本発明方法は、通常の漂白段に、大幅な設備の変更を必要としないという点で設備上の利点があるばかりではなく、薬品添加率も大きく低減できる可能性があるなど経済性にも優れている。